This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM Internationales Büro

INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation 6:

C08J 9/18 // C08L 23/02

(11) Internationale Veröffentlichungsnummer:

WO 99/10419

A1

(43) Internationales Veröffentlichungsdatum:

4. März 1999 (04.03.99)

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/EP98/05295

(22) Internationales Anmeldedatum: 20. August 1998 (20.08.98)

(81) Bestimmungsstaaten: BR, CN, JP, KR, SG, US, europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR,

IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE).

(30) Prioritätsdaten:

197 37 002.0

26. August 1997 (26.08.97)

Veröffentlicht DE

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): BASF AK-TIENGESELLSCHAFT [DE/DE]; D-67056 Ludwigshafen

(DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): BRAUN, Frank [DE/DE]; Riedsaumstrasse 53, D-67063 Ludwigshafen (DE). HAHN, Klaus [DE/DE]; Im Bügen 9, D-67281 Kirchheim (DE). LEIBACH, Manfred [DE/DE]; Limesstrasse 5, D-67065 Ludwigshafen (DB). KÖGEL, Wolfram [DE/DE]; Eisenacher Weg 25, D-68309 Mannheim (DE). DE GRAVE, Isidoor [BE/DE]; Mandelring 3, D-67157 Wachenheim

(74) Gemeinsamer Vertreter: BASF AKTIENGESELLSCHAFT: D-67056 Ludwigshafen (DE).

Mit internationalem Recherchenbericht.

Vor Ablauf der für Änderungen der Ansprüche zugelassenen Frist; Veröffentlichung wird wiederholt falls Änderungen eintreffen.

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING EXPANDED POLYOLEFIN PARTICLES

(54) Bezeichnung: VERFAHREN ZUR HERSTELLUNG VON EXPANDIERTEN POLYOLEFIN-PARTIKEL N

(57) Abstract

The invention relates to a method for producing expanded polyolefin particles, according to which polyolefin granulate is impregnated with a volatile expanding agent in suspension under pressure and then relaxed. The suspension medium has a lower density than the polyolefin granulate and the suspension is practically free of suspension stabilisers.

(57) Zusammenfassung

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von expandierten Polyolefin-Partikeln durch Imprägnieren von Polyolefin-Granulat mit einem flüchtigen Treibmittel in Suspension unter Druck und anschließendem Entspannen. Das Suspensionsmedium weist eine niedrigere Dichte auf als das Polyolefingranulat, die Suspension ist praktisch frei von Suspensionsstabilisatoren.

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

			01	LS	Lesotho	SI	Slowenien
AL	Albanien	ES	Spanien	LT	Litmen	SK	Slowakei
AM	Armenien	FI	Finnland				
AT	Osterreich	FR	Prankreich	LU	Luxemburg	SN	Senegal
ΑU	Australien	GA	Gabun	LV	Lettland	SZ	Swasiland
AZ	Aserbaidschan	GB	Vereinigtes Königreich	MC	Monaco	TD	Techad
BA	Bosnien-Herzegowina	GB	Georgien	MD	Republik Moldau	TG	Togo
BB	Barbados	GH	Ghana	MG	Madagaskar	TJ	Tadschikistan
BE	Belgien	GN	Guinea	MK	Die ehemalige jugoslawische	TM	Turkmenistan
BF	Burkina Faso	GR	Griechenland		Republik Mazedonien	TR	Türkei
BG	Bulgarien	HU	Ungam	ML	Mali	TT	Trinidad und Tobago
BJ	Benin	IB	Irland	MN	Mongolei	UA	Ukraine
BR	Brasilien	肛	Israel	MR	Mauretanien	UG	Uganda
BY	Belarus	LS	Island	MW	Malawi	US	Vereinigte Staaten von
CA	Kanada	IT	Italien	MX	Mexiko		Amerika
CF.	Zentralafrikanische Republik	JP	Japan	NE	Niger	UZ	Usbekistan
CG	Kongo	KE	Kenia	NL	Niederlande	VN	Vietnam
CH	Schweiz	KG	Kirgisistan	NO	Norwegen	YU	Jugoslawien
CI	Côte d'Ivoire	KP	Demokratische Volksrepublik	NZ	Neuseeland	zw	Zimbabwe
CM	Kamerun		Korea	PL	Polen		
CN	China	KR	Republik Korea	PT	Portugal		
CU	Kuba	KZ	Kasachstan	RO	Ruminico		
cz	Tschechische Republik	LC	St. Lucia	RU	Russische Föderation		
DB	Deutschland	ш	Liechtenstein	SD	Sudan		
DK	Dānemark	LK	Sri Lanka	SB	Schweden		
ER	Estland	LR	Liberia	SG	Singapur		

PCT/EP98/05295 WO 99/10419

Verfahren zur Herstellung von expandierten Polyolefin-Partikeln

Beschreibung

5

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von expandierten Polyolefin (EPO) - Partikeln durch Imprägnieren von Polyolefin-Granulat mit einem flüchtigen Treibmittel in Suspension unter Druck bei erhöhter Temperatur.

10

Das genannte Verfahren ist an sich bekannt und wird in großtechnischem Maßstab betrieben. Nach EP-A 53 333 und EP-A 123 144 werden als Treibmittel organische Verbindungen, wie Halogenkohlenwasserstoffe, z.B. Dichlordifluormethan, oder Kohlenwasser-15 stoffe, z.B. Butan eingesetzt, das Suspensionsmedium ist Wasser. In verschiedenen Druckschriften, z.B. EP-A 164 855, EP-A 429 091, EP-A 464 619 und DE-A 34 31 245 wird erwähnt, daß außer dem bevorzugten Suspensionsmedium Wasser auch Mischungen von Wasser mit organischen Flüssigkeiten, wie Methanol oder Ethanol eingesetzt 20 werden können. Stets enthält die Suspension aber einen Suspensionsstabilisator, der auch als Dispergierhilfsmittel bezeichnet wird. Dieser soll verhindern, daß die Polyolefinteilchen in der Suspension zusammenbacken bzw. agglomerieren. Geeignete Suspensionsstabilisatoren sind wasserunlösliche anorganische 25 Verbindungen, wie Metallcarbonate, -phosphate oder -oxide, die gegebenenfalls zusammen mit oberflächenaktiven Substanzen, wie z.B. Sulfonaten oder Ethoxylaten eingesetzt werden. Die Mengen liegen im allgemeinen zwischen 0,1 und 10 Gew.-%, bezogen auf das Polyolefin. Nach beendeter Imprägnierung gelangen diese Hilfs-30 mittel teilweise ins Abwasser, zum Teil haften sie auch an den

35

schieht.

Der Erfindung lag nun die Aufgabe zugrunde, ein Verfahren zur Herstellung von EPO-Partikeln durch Imprägnieren von Polyolefin-Granulat mit einem Treibmittel zu entwickeln, bei dem keine Abwasserbelastung auftritt und eine Säurewaschung der EPO-

EPO-Partikeln. Damit diese zu Formteilen verschweißt werden konnen, müssen die anhaftenden anorganischen Substanzen entfernt werden, was in der Praxis durch eine aufwendige Säurewaschung ge-

40 Schaumpartikel nicht erforderlich ist.

Es wurde gefunden, daß diese Aufgabe gelöst wird, wenn das Suspensionsmedium eine niedrigere Dichte aufweist als das suspendierte Polyolefin-Granulat.

stellung von expandierten Polyolefin-(EPO)-Partikeln durch Imprägnieren von Polyolefin-Granulat mit einem flüchtigen Treibmittel in Suspension unter Druck bei erhöhter Temperatur und anschließendem Entspannen, wobei das Suspensionsmedium eine niedrigere Dichte aufweist als das suspendierte Polyolefingranulat, und die Suspension praktisch frei von Suspensionsstabilisatoren ist.

Polyolefine im Sinne der vorliegenden Erfindung sind

10

- a) Homopolypropylen,
- Randomcopolymere des Propylens mit 0,1 bis 15, vorzugsweise 0,5 bis 12 Gew.-% Ethylen und/oder einem C₄-C₁₀-α-Olefin, vorzugsweise ein Copolymer von Propylen mit 0,5 bis 6 Gew.-% Ethylen oder mit 0,5 bis 15 Gew.-% Buten-1 oder ein Terpolymer aus Propylen, 0,5 bis 6 Gew.-% Ethylen und 0,5 bis 6 Gew.-% Buten-1,
- 20 c) Mischungen von a) oder b) mit 0,1 bis 75, vorzugsweise 3 bis 50 Gew.-% eines Polyolefin-Elastomeren, z.B. eines Ethylen/Propylen-Blockcopolymeren mit 30 bis 70 Gew.-% Propylen,
 - d) Polyethylen (PE-LLD, -LD, -MD, -HD) oder

25

 e) Mischungen aus den unter a) bis d) genannten Polyolefinen (gegebenenfalls unter Zugabe von Phasenvermittlern).

Der Kristallitschmelzpunkt (DSC-Maximum) der unter a) bis e) auf30 gelisteten Polyolefine liegt im allgemeinen zwischen 90 und 170°C.
Ihre Schmelzwärme, bestimmt nach der DSC-Methode, liegt vorzugsweise zwischen 20 und 300 J/g, der Schmelzindex MFI (230°C,
2,16 kp für Propylenpolymerisate und 190°C, 2,16 kp für Ethylenpolymerisate) nach DIN 53 735 zwischen 0,1 und 100 g/10 min.

35

Bevorzugte Polyolefine sind Homo- oder Copolymere des Propylens mit bis zu 15 Gew.-% Ethylen und/oder Buten-1, besonders bevorzugt sind Propylen/Ethylen-Copolymere mit 1 bis 5 Gew.-% Ethylen. Sie besitzen eine Schmelztemperatur von 130 bis 160°C, und eine 40 Dichte (bei Raumtemperatur) von etwa 900 g/1.

Bei der Herstellung der EPO-Partikel geht man von Polyolefingranulat aus, welches vorzugsweise mittlere Durchmesser von 0,2 bis 10, insbesondere 0,5 bis 5 mm aufweist. In einem Rührreaktor 45 werden 100 Gew.-Teile dieses Granulats in vorzugsweise 100 bis 500 Gew.-Teilen Suspensionsmedium dispergiert.

PCT/EP98/05295 WO 99/10419

Wesentlich ist, daß das Suspensionsmedium eine niedrigere Dichte aufweist als das Polyolefingranulat. Wasser ist also nicht geeignet.

5 Geeignete Suspensionsmedien sind organische Flüssigkeiten mit einem Siedepunkt unterhalb von 300°C, vorzugsweise unterhalb von 120°C, sowie deren Mischungen mit Wasser. Um als Suspensionsmedium wirken zu können, dürfen die Flüssigkeiten bzw. die Mischungen mit Wasser das Polyolefingranulat auch bei der Imprägnier-

10 temperatur nicht lösen. Bevorzugt sind die Flüssigkeiten mit Wasser mischbar.

Geeignete organische Flüssigkeiten sind Alkohole, insbesondere C1-C4-Alkohole, Ketone, Ether, Aldehyde und Ester. Besonders 15 bevorzugt sind Mischungen aus Ethanol mit 0 bis 50 Gew.-% Wasser. Letzte weisen eine Dichte (bei Raumtemperatur) zwischen 790 und 910 g/l auf.

Wesentlich ist ferner, daß die Suspension praktisch frei von Sus-20 pensionsstabilisatoren ist. Praktisch frei bedeutet, daß irgendwelche Dispergierhilfsmittel, z.B. wasserunlösliche anorganische Verbindungen höchstens in Mengen von weniger als 0,01, vorzugsweise von weniger als 0,005 Gew.-%, und insbesondere weniger als 0,001 Gew.-%, bezogen auf das Polymergranulat vorhanden sein 25 sollten. Besonders bevorzugt enthält die Suspension überhaupt keine Stabilisatoren.

Als Treibmittel können entweder organische Flüssigkeiten oder anorganische Gase oder Gemische davon eingesetzt werden. Als Flüs-30 sigkeiten kommen halogenierte Kohlenwasserstoffe in Frage, bevorzugt sind jedoch gesättigte, aliphatische Kohlenwasserstoffe, insbesondere solche mit 3 bis 8 Kohlenstoffatomen. Besonders bevorzugt ist n-Butan. Geeignete anorganische Gase sind Stickstoff, Luft, Ammoniak und Kohlendioxid.

35 Das Treibmittel wird in Mengen von vorzugsweise 0,1 bis 60 Gew.-Teilen, insbesondere 3 bis 50 Gew. Teilen, bezogen auf 100 Gew. -Teile Polymer, eingesetzt. Die Treibmittelzugabe kann dabei vor oder während des Aufheizens des Reaktorinhalts erfolgen.

40

Beim Imprägnieren sollte die Temperatur oberhalb der Erweichungstemperatur des Polyolefins liegen. Sie kann 40°C unter bis 25°C über der Schmelztemperatur (Kristallitschmelzpunkt) liegen, bevorzugt sollte sie jedoch unterhalb der Schmelztemperatur lie-45 gen.

Temperatur stellt sich im Reaktor ein Druck ein, der im allgemeinen höher als 2 bar ist und 40 bar nicht übersteigt. Im Falle des bevorzugten Suspensionsmediums Ethanol liegt er zwischen 8 5 und 30 bar.

Durch die Wahl der Imprägniertemperatur und des Treibmittels kann die Schüttdichte der entstandenen EPO-Partikel gesteuert werden. Nach Erreichen der Entspannungstemperatur wird der Reaktor 10 entspannt, wobei die Entspannung zweckmäßigerweise in einen Zwischenbehälter erfolgt, in dem ein Druck von vorzugsweise 0,5 bis 5 bar herrscht.

Beim Entspannen des Reaktors erfolgt eine Expansion des treib15 mittelhaltigen Polyolefin-Granulats und es entstehen EPO-Partikel
mit einem mittleren Durchmesser von 1 bis 20 mm. Diese Partikel
werden dann vom Suspensionsmedium abgetrennt und ohne Nachbehandlung getrocknet.

20 Die Schüttdichte der EPO-Partikel ist in weiten Grenzen zwischen 10 und 300, vorzugsweise zwischen 15 und 200 g/l einstellbar. Die EPO-Partikel sind überwiegend geschlossenzellig und besitzen eine Zellzahl von 1 bis 5000 Zellen/mm², vorzugsweise 2 bis 3000 Zellen/mm², insbesondere 10 bis 1500 Zellen/mm².

Ein weiterer Vorteil des erfindungsgemäßen Verfahrens ist, daß das Suspensionsmedium frei von Zusatzstoffen ist, so daß es nach dem Abtrennen der EPO-Partikel unmittelbar beim nächsten Imprägnieransatz wieder verwendet werden kann.

30 Beispiel 1

25

In einem geschlossenen Rührreaktor werden 60 Gew.-Teile eines Propylen-Ethylen-Randomcopolymeren (Dichte 910 g/l) mit einem 35 Ethylengehalt von ca. 2 Gew.-% in einer Mischung bestehend aus 108 Gew.-Teilen Ethanol und 32 Gew.-Teilen Wasser (Dichte 850 g/l) dispergiert. Nach dem Aufpressen von 10 bar Stickstoff wird der Reaktorinhalt auf 144°C erwärmt. Dabei steigt der Druck im Kessel auf ca. 19 bar an. Anschließend wird der Reaktorinhalt durch ein Bodenventil in einen Zwischenbehälter entspannt. Nach Abdekantieren und Trocknen haben die erhaltenen expandierten Partikel eine Schüttdichte von 183 g/l. Das abgetrennte Suspensionsmedium wurde in einem nachfolgenden Imprägnieransatz wieder verwendet.

Beispiel 2

In einem geschlossenen Rührreaktor werden 60 Gew.-Teile eines Propylen-Ethylen-Randomcopolymeren mit einem Ethylengehalt von 5 ca. 2 Gew.-% in einer Mischung bestehend aus 97 Gew.-Teilen Ethanol und 28 Gew.-Teilen Wasser dispergiert. Danach werden 9 Gew.-Teile Butan zugegeben und der Reaktorinhalt auf 135°C erwärmt. Dabei steigt der Druck im Kessel auf ca. 18 bar an. Anschließend wird der Reaktorinhalt durch ein Bodenventil in einen 2 Zwischenbehälter entspannt. Nach Trocknung haben die erhaltenen expandierten Partikel eine Schüttdichte von 87 g/l.

Beispiel 3

15 In einem geschlossenen Rührreaktor werden 60 Teile eines Propylen-Ethylen-Copolymeren mit einem Ethylengehalt von 2 % in 130 Teilen Ethanol dispergiert. Nach Zugabe von 19 Teilen Butan wird der Reaktorinhalt auf 130,5°C erwärmt. Dabei steigt der Druck auf 24,3 bar an. Anschließend wird entspannt, abdekantiert und getrocknet. Die erhaltenen Schaumpartikel haben eine Schüttdichte von 50 g/l.

Vergleichsbeispiel

25 Es wurde gearbeitet wie in Beispiel 3, als Suspensionsmedium wurden jedoch 165 Teile Wasser eingesetzt. Der Ansatz koagulierte, es wurden keine separaten Schaumperlen erhalten.

30

35

40

Patentansprüche

- 1. Verfahren zur Herstellung von expandierten Poly-
- olefin-(EPO)-Partikeln durch Imprägnieren von PolyolefinGranulat mit einem flüchtigen Treibmittel in Suspension unter
 Druck bei erhöhter Temperatur und anschließendem Entspannen,
 dadurch gekennzeichnet, daß das Suspensionsmedium eine niedrigere Dichte aufweist als das suspendierte Polyolefin-
- granulat, und daß die Suspension praktisch frei von Suspensionsstabilisatoren ist.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das Polyolefin ein Homo- oder Copolymeres des Propylens mit bis zu 15 Gew.-% Ethylen und/oder Buten-1 ist.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das Suspensionsmedium eine organische Flüssigkeit mit einem Siedepunkt unterhalb von 300°C oder eine Mischung davon mit Wasser ist.
 - 4. Verfahren nach Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, daß das Suspensionsmedium Ethanol oder eine Mischung aus Ethanol mit bis zu 50 Gew.-% Wasser ist.
- 5. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Imprägnierung bei Temperaturen oberhalb der Erweichungstemperatur, aber unterhalb der Schmelztemperatur des Polyolefins durchgeführt wird.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das Treibmittel ein gesättigter, aliphatischer Kohlenwasserstoff mit 3 bis 8 Kohlenstoffatomen ist.
- 35 7. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das Treibmittel Stickstoff, Luft, Ammoniak oder Kohlendioxid, gegebenenfalls im Gemisch mit einem gesättigten, aliphatischen Kohlenwasserstoff mit 3 bis 8 Kohlenstoffatomen ist.
- 40 8. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß nach beendeter Imprägnierung und Entspannung die EPO-Partikel vom Suspensionsmedium abgetrennt werden und dieses für einen weiteren Imprägnieransatz verwendet wird.
- 45 9. Verwendung der nach Anspruch 1 erhaltenen EPO-Partikel zur Herstellung von Schaumstoff-Formteilen.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

L vational Application No PCT/EP 98/05295

A. CLASSII	PICATION OF SUBJECT MATTER		
IPC 6	COBJ9/18 //COBL23/02		
According to	International Patent Classification (IPC) or to both national classifica	tion and IPC	
	SEARCHED		
Minimum do	cumentation searched (classification system followed by classification	n symbols)	
IPC 6	C08J		
	<u>.</u>		
Documentat	ion searched other than minimum documentation to the extent that su	uch documents are included in the fields se	arched
Electronic da	ata base consulted during the international search (name of data bas	e and, where practical, search terms used)
	ENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category °	Citation of document, with indication, where appropriate, of the rele	want passages	Relevant to claim No.
	US 4 TO 4 OOD 4 (VOCUTAMIDA CUOUET	ET AL \	1.0
X	US 4 704 239 A (YOSHIMURA SHOHEI 3 November 1987	EI AL)	1-9
	cited in the application		
	see column 3, line 49-58		
	see column 4, line 9-23		
	see column 6, line 55-66		
	see claims		
			
Ì		İ	
Furt	her documents are listed in the continuation of box C.	X Patent family members are listed	in annex.
Special ca	atagories of cited documents:	"T" later document published after the inte	
	ent defining the general state of the art which is not tered to be of particular relevance	or priority date and not in conflict with cited to understand the principle or th	
"E" earlier	document but published on or after the international	invention "X" document of particular relevance; the o	
"L" docume	tate ent which may throw doubts on priority claim(s) or	cannot be considered novel or cannot involve an inventive step when the do	be considered to
which	is cited to establish the publication date of another in or other special reason (as specified)	"Y" document of particular relevance; the cannot be considered to involve an in	
O docum	ent referring to an oral disclosure, use, exhibition or means	document is combined with one or more ments, such combination being obvio	ore other such docu-
"P" docum	ent published prior to the international filing date but	in the art.	
	han the priority date claimed	"&" document member of the same patient	
	actual completion of the international search	Date of mailing of the international se	arar report
	December 1998	18/12/1998	
Name and	mailing address of the ISA European Patent Office, P.B. 5818 Patentiaan 2	Authorized officer	
1	NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo ni,	Oudot P	
	Fax: (+31-70) 340-3016	Oudot, R	

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

' Information on patent family members

In ... itional Application No PCT/EP 98/05295

US 4704239 A 03-11-1987 JP 1956525 C 10-08-1995	Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
EP 0164855 A 18-12-1985	US 4704239 A	03-11-1987	JP 4064334 B JP 60229936 A JP 4064332 B JP 60245650 A BE 902278 A CA 1244200 A	14-10-1992 15-11-1985 14-10-1992 05-12-1985 16-08-1985 01-11-1988

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

PCT/EP 98/05295

A. KLASS# IPK 6	rizierung des anmeldungsgegenstandes CO8J9/18 //CO8L23/02		
Nach der Int	ernationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klass	affikation und der IPK	
	CHIERTE GEBIETE		
Recherchier IPK 6	tar Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbol C08J	e)	
	te aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, sow		
Während de	r internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Na	me der Datenbank und evtl. verwendete S	Suchbegriffe)
C. ALS WE	SENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit ertorderlich unter Angabe	der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	US 4 704 239 A (YOSHIMURA SHOHEI 3. November 1987 in der Anmeldung erwähnt siehe Spalte 3, Zeile 49-58 siehe Spalte 4, Zeile 9-23 siehe Spalte 6, Zeile 55-66 siehe Ansprüche	ET AL)	1-9
	tere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu lehmen	X Siehe Anhang Patentfamilie	
* Besonder *A* Veröfte aber r *E* älleres Anme *L* Veröfte schelt ander soll to ausge *O* Veröfte eine is *P* Veröfte	e Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen : inttichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen idedatum veröffentlicht worden ist mittichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft er- nen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer ren im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden der die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie sriftert) entflichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht settlichen ein den werden den versche uns der nach	"T" Spätere Veröffentlichung, die nach dem oder dem Prioritätsdatum veröffentlich Ammeldung nicht kollidiert, sondern nu Erfindung zugrundeliegenden Prinzips Theorie angegeben ist "X" Veröffentlichung von besonderer Bedeikann allein aufgrund dieser Veröffentlisherinderischer Tätigkeit benuhend betr "Y" Veröffentlichung von besonderer Bedeikann nicht als auf erfinderischer Tätigi werden, wenn die Veröffentlichung mit Veröffentlichungen dieser Kategorie in diese Verbindung für einen Fachmann "&" Veröffentlichung, die Mitglied derselber	t worden ist und mit der un Verständnis des der oder der ihr zugrundeliegenden utung; die beanspruchte Erfindung chung nicht als neu oder auf achtet werden utung; die beanspruchte Erfindung seit beruhend betrachtet einer oder mehreren anderen Verbindung gebracht wird und naheliegend ist
	Abschlusses der Internationalen Recherche Dezember 1998	Absendedatum des internationalen Re	cherchenberichts
	Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentiaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk	Bevollmächtigter Bediensteter	
	Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nt, Fax: (+31-70) 340-3016	Oudot, R	

. INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlic ungen, die zur setben Patentfamilie gehören

I(ationales Aktenzeichen
PCT/EP 98/05295

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröftentlichung
US 4704239 A	03-11-1987	JP 1956525 C	10-08-1995
		JP 4064334 B	14-10-1992
		JP 60229936 A	15-11-1985
		JP 4064332 B	14-10-1992
-		JP 60245650 A	05-12-1985
		BE 902278 A	16-08-1985
		CA 1244200 A	01-11-1988
		EP 0164855 A	18-12-1985